# PATENT ABSTRACTS OF JAPAN

(11)Publication number:

60-255602

(43)Date of publication of application: 17.12.1985

(51)Int.Cl.

C01B 13/32 B01J 19/00 CO1G 23/047

C01G 25/02 C01G 49/08

(21)Application number: 59-109108

(71)Applicant: TOYOTA MOTOR CORP

(22)Date of filing:

29.05.1984

(72)Inventor: OOTA KAZUHIDE

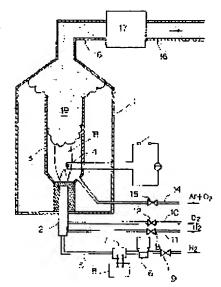
**ABE SAN** 

## (54) PREPARATION OF ULTRAFINE PARTICLE OF OXIDE

#### (57)Abstract:

PURPOSE: In preparation of ultrafine particles of oxide using dust explosion, to make dust explosion take place stably, and to aim improvement in heat efficiency and mass production, by contriving a heat source.

CONSTITUTION: In preparing ultrafine particles of oxide such as ultrafine particles of SiO2, the hopper 6 is equipped with Si powder as a raw material, the valve 15 is opened, a mixed gas of Ar and O2 is introduced into the closed container 1, and atmosphere is replaced with the gas. Then, the valves 12 and 13 are opened, O2 and H2 are fed to the burner 2, it is ignited by the igniter 4, and the chemical flame 18 is formed in an O2-containing atmosphere. Then, the lower part of the hopper 6 is opened, the valve 9 is opened and the Si powder is fed to the burner 2 by H2 that is pressurized by gas pressure at about 1kg/cm2 while the ball valve 7 is opened and closed at about 0.5sec interval by the control device 8. The Si powder is blown up from the mouth of the burner 2 to form a dust cloud. The cloud is



ignited with the flame 18, a large amount of ultrafine particles of SiO2 are obtained by deflagration, and the cloud 19 is collected by the electric dust collector 17.

### **LEGAL STATUS**

[Date of request for examination]

[Date of sending the examiner's decision of rejection

[Kind of final disposal of application other than the examiner's decision of rejection or application converted registration]

[Date of final disposal for application]

[Patent number]

()

[Date of registration]

[Number of appeal against examiner's decision of rejection]

[Date of requesting appeal against examiner's decision of rejection]

[Date of extinction of right]

# ⑫特 許 公 報(B2) 平1-55201

Solnt. Cl. 4	識別記号	广内整理番号	❷❸公告	平成1年(198	9)11月22日
C 01 B 13/24 33/16		6939 — 4 G 6570 — 4 G			
C 01 F 5/04 7/42		6939—4 G 6939—4 G			
C 01 G 23/07 25/02		7202—4 G 7202—4 G			
49/08		Z - 7202 - 4G		発明の数 1	(全5頁)

図発明の名称 酸化物超微粒子の製造方法

②特 願 昭59-109108

開 昭60-255602 **6**9公

29出 願 昭59(1984)5月29日 ❸昭60(1985)12月17日

@発明者 太田 和秀 愛知県豊田市トヨタ町1番地 トヨタ自動車株式会社内 @発 明 者 安 部 費 愛知県豊田市トヨタ町1番地 トヨタ自動車株式会社内

の出 顧 人 トヨタ自動車株式会社 愛知県豊田市トヨタ町1番地

審査官吉見 京 子

696参考文献 特公 昭39-10306 (JP, B1) 特公 昭38-7707 (JP, B1)

1

#### 切特許請求の範囲

1 酸素を含む雰囲気内においてパーナにより化 学炎を形成し、この化学炎中に目的とする酸化物 超微粒子の一部を形成する金属粉末を粉塵雲が形 成される程度の量投入し、爆燃を起こさせて酸化 5 物超微粒子を合成することを特徴とする酸化物超 微粒子の製造方法。

#### 発明の詳細な説明

#### 〔技術分野〕

製造方法に関する。

#### 〔従来技術〕

粒径1000 Å以下のセラミック超微粒子は、表面 - エネルギの寄与が大きく、そのため低温で容易に 焼結したり、触媒活性が増大するという利点を有 15 率良く低コストで得る製造方法を提案した(願番 しており、かかるセラミック超微粒子の量産、低 コスト化が望まれている。

かかるセラミツク超微粒子を気相から製造する 方法として、例えば「化学工学」1982年10月刊の 技術」に示されている気相化学反応法等が公知で ある。この気相化学反応法の熱源としてはアー ク、プラズマ、化学炎等を用いることができる。 この化学炎法には、H2-O2炎やCxHy-O2炎に よる揮発性金属ハロゲン化物からの酸化物超微粒 25 ところで、上記出願に係るセラミック超微粒子

2

子の合成例がある。例えば、光フアイバ用母材と しての超高純度シリカは次式に示すような反応で 合成されている。

## SiCl<sub>4</sub>(気体)+2H<sub>2</sub>(気体)

#### +02(気体) →SiO2(超微粒子)+4HCl(気体)

上記反応では、四塩化珪素(SiCl<sub>4</sub>)と水素 (H<sub>2</sub>)と酸素(O<sub>2</sub>)が反応して、二酸化珪素 (SiO<sub>2</sub>)の超微粒子と塩化水素(HCI)が生成さ れる。この反応では、四塩化珪素自体が高価なこ 本発明は粉塵爆発を利用した酸化物超微粒子の 10 とと四塩化珪素中における珪素の重量比が小さい ことにより大量生産に向かず、また塩化水素のよ うな有害な副産物が発生するという問題がある。

そこで、本件出願人は上記問題を解決するた め、粉塵爆発を利用してセラミツク超微粒子を効 未着:未公知)。このセラミツク超微粒子の製造 方法は、目的とするセラミック超微粒子の一部を 形成する元素を含んだ反応ガス中で、目的とする セラミツク超微粒子の他の一部を形成する金属粉 525頁~529頁の「微粉体材料の製造と表面改質の 20 末の粉塵雲を形成し、着火させることにより爆燃 を起こさせてセラミツク超微粒子を合成すること を特徴としており、反応ガスとして酸素、塩素、 窒素を用いることにより、それぞれ酸化物、塩化 物、窒化物を得ることができた。

の製造方法においては、実施例において熱源としい て火花放電を利用した例を示した。この火花放電 を利用する方法は、装置自体は簡単なものになる ものの、(a)高温部分が小さな領域であるため、粉 慶雲に燃焼が広がらない場合がある、(b)燃焼が瞬 5 子ビーム等が考えられるが、本発明においては化 間的で、金属粉末の表面酸化のみで終わる場合が ある、(c)金属粉末の均一分散が困難である、等の 不十分な点があつた。

このため、粉塵爆発を利用する超微粒子の製造 る。

#### 〔発明の目的〕

本発明は上記要望に基づきなされたもので、本 発明は、酸化物超微粒子の製造において、熱源を 工夫することにより粉塵爆発を安定的に生じさ 15 せ、もつて熱効率および量産性の向上を図ること にある。

#### (発明の構成)

かかる目的は、本発明によれば、次の酸化物超 微粒子の製造方法によつて達成される。

即ち、本発明の酸化物超微粒子の製造方法は、 酸素を含む雰囲気内においてバーナにより化学炎 を形成し、この化学炎中に目的とする酸化物超微 粒子の一部を形成する金属粉末を粉塵雲が形成さ れる程度の量投入し、爆燃を起こさせて酸化物超 25 〔発明の作用〕 微粒子を合成することを特徴としている。

本発明において得られる酸化物超微粒子として は、酸化チタン (TiO2)、酸化ジルコニウム (ZrO₂)、酸化アルミニウム (Al₂O₃)、二酸化珪 素 (SiO<sub>2</sub>) 等がある。

本発明において、酸化物超微粒子の一部を形成 する金属としては、珪素、アルミニウム、チタ ン、ジルコニウム等を用いることができる。

この反応ガスと反応する金属粉末は、酸化物超 であることが望ましく、できるだけ小さい方がよ り望ましい。また、金属粉末は可能な限り不純物 の少ないものが望ましい。

この金属粉末は反応に際しては粉磨雲と称され にもよるが少なくとも濃度が208/㎡以上である ことが必要であり、通常は5008/㎡以上が望ま しく、10008/㎡以上とすることがより望まし い。通常は500 8 / 元以上でないと安定な着火が 得られない。即ち、粉塵雲の濃度は濃い方が望ま しい。

着火の熱源としては、抵抗加熱、アーク放電、 プラズマフレーム、レーザ、高周波誘導加熱、電 学炎を用いることに特徴がある。化学炎として は、H<sub>2</sub>-O<sub>2</sub>炎、CxYz-O<sub>2</sub>炎等があり、通常バ ーナを用いて形成する。

化学炎を熱源とした場合、従来技術のところで 方法において、更に望ましい熱源が求められてい 10 述べた火花放電の欠点はなく、またプラズマフレ ームを利用した場合には、次のような欠点がある が、化学炎ではこのような欠点が解消される。

- (a) 設備のためのイニシャルコストが大きい。
- (b) ガス、電気を大量に消費し、かつ電極も寿命 が数百時間と短いためランニングコストが大き
  - (c) プラズマの流速が音速を越え非常に速いため 金属粉末の投入方法が難しく、一部はじき出さ れるため未燃焼のものができる。
- 20 (d) 酸化は発熱反応であり連鎖的に生じるため、 本来プラズマのような高温は必要とせず、プラ ズマの熱量を有効に活用していない。

本発明の反応は、大気圧で行うことができる。 但し、加圧下、減圧下でも行うことができる。

本発明においては、まず容器中に反応ガスであ る酸素を含有するガスを充満させ、この反応ガス 中で化学炎を形成する。次いで、この化学炎に金 属粉末を投入し高濃度(500 € / ポ以上)の粉塵 30 雲を形成する。すると、化学炎により金属粉末表 面に熱エネルギが与えられ、金属粉末の表面温度 が上昇し、金属粉末表面から金属の蒸気が周囲に 広がる。この金属蒸気が酸素ガスと反応して発火 し火炎を生じる。この火炎により生じた熱は、更 微粒子を製造するためには、粒径が400μm以下 35 に金属粉末の気化を促進し、生じた金属蒸気と反 応ガスが混合され、連鎖的に発火伝播する。この とき、金属粉末自体も破裂して飛散し、火炎伝播 を促す。燃焼後に、生成ガスが自然冷却されるこ とにより、酸化物超微粒子の雲ができる。得られ る状態とされる。この粉塵雲は、金属粉末の種類 40 た酸化物超微粒子は、通常電気集塵器等により帯 電させて捕集する。

#### 〔発明の効果〕

以上より、本発明によれば、以下の効果を奏す

- (イ) 原料の金属粉末蒸気と反応ガスの反応の際生 じる発熱により、他の金属粉末の気化が促進さ れるので、外部から与える熱エネルギは着火を 生ぜしめるだけのごく僅かでよく、熱効率 (100%以上) が極めてよい。
- (中) 粉塵爆発の原理を利用しているため、瞬時に 大量の酸化物超微粒子が得られ、量産性が高
- い 熱源として化学炎を用いるため、未燃焼、不 完全燃焼が防止され、完全な酸化物超微粒子が 10 得られる。
- (二) 化学炎への金属粉末の投入が容易であり、パ ーナの火口付近は低温であるため、プラズマの ように金属粉末が溶けて詰ることがない。
- 州 流速がプラズマより遅いため、化学炎を形成 15 超微粒子の製造を行った。 する可燃物質の高温領域で、プラズマより金属 粉末が長く留まることができる。
- 🖂 製造工程が比較的単純なため自動化が容易で ある。

#### (実施例)

次に、本発明の実施例を図面を参考にして説明 する。

この実施例は酸化物超微粒子として二酸化珪素 超微粒子を製造した例を示す。

化物超微粒子製造装置の概要を示す概略構成図で ある。

図中、1は酸化物超微粒子製造装置の外殻を形 成する密閉容器であり、この密閉容器 1 内の底部 スパーナ2の先端には石英からなる燃焼筒3が装 着されており、この燃焼筒3内のガスパーナ2の 火口近傍には点火装置 4 の先端が取り付けられて

ガスパーナ2の内部は実質的に2重管とされ、35 内側の空間部は導入管5の一端と接続されてい る。この導入管5の途中には、金属粉末を供給す るホツパ6が設けられ、ホツパ6とガスパーナ2 の間の導入管5にはポールパルブ7が設けられて いる。このポールパルプ7は制御装置8により開 40 閉を制御される。この導入管5の他端は金属粉末 のキャリアガスとしての水素供給源と接続されて おり、パルプ8によりその供給が制御される。

ガスパーナ2の外側の空間部には、第1のガス

管10と第2のガス管11の一端が開口してお り、第1のガス管10の他端は酸素供給源と、第 2のガス管11の他端は水素供給源と接続され、 それぞれパルプ12, 13を介してガス量が制御 5 される。

また、第3のガス管14の一端は上記燃焼筒3 の内部に開口しており、他端はアルゴンと酸素の 供給源と接続され、パルブ15によりガス量が制 御される。

燃焼筒3の上方に位置する密閉容器1の上部に は、排気管16が取り付けられ、この排気管16 の途中には電気集塵器 17が取り付けられてい

かかる酸化物超微粒子接続装置を用いて酸化物

まず、ホッパ6に原料となる金属粉末を装填す る。次いで、パルブ15を開き、第3のガス管1 4 を介してアルゴンガスと酸素の混合ガスを密閉 容器1内へ導入し、大気と置換させる。このと 20 き、アルゴンガスと酸素の体積比は4:1とし た。続いて、パルブ12, 13を開き、第1のガ ス**管 1 0**から酸素を20ℓ/minで、また第2のガ ス管 1 1 から水素を10ℓ/minでガスパーナ 2 に 供給し、点火装置4により着火して酸水素炎から ここで、第1図は本発明の実施例に使用した酸 25 なる燃焼炎を形成する。次いで、ホツパ6の下部 を開き、制御装置8によりポールバルブ7を0.5 秒間隔で開閉しつつ、バルブ9を開いて1kg/cd のガス圧をかけた水素で金属粉末をガスパーナ2 に供給する。すると、金属粉末はガスパーナ2の にはガスパーナ2が取り付けられている。このガ 30 火口から舞い上がつて粉塵雲を形成する。この粉 **塵雲は上記燃焼炎18により着火し、爆燃により** 大量の酸化物超微粒子が得られる。合成により生 じた酸化物超微粒子の雲19を電気集塵器17に 通すことにより酸化物超微粒子が捕集される。

> かかる酸化物超微粒子の製造を、金属粉末の材 料を後掲の第1表に示すように、種々変えて行つ た。この結果得られた酸化物超微粒子を透過型電 子顕微鏡(TEM)で観察し、粒径、形状、結晶 性を調べた。この結果を第1表に併せ示す。

第1表から明らかなように、本実施例によれ ば、球形または球状多面体をした粒径5~100n mの酸化物超微粒子が得られるのが判る。

また、従来技術のところで述べた放電着火した ものに比べ、合成率が30%以上向上した。

8

以上、本発明の特定の実施例について説明したが、本発明は、この実施例に限定されるものではなく、特許請求の範囲に記載の範囲内で種々の実施態様が包含されるものである。

## 第 1 表

合成 超微 粒子	粒径 (nm)	形状	結晶性	原料
A I 2 O3	10~ 100	球	粘晶	AI 99.9% 200mes h以下
MgO	10~ 100	t	t	Mg 98% 200mes h以下
SiO₂	8∼ 50	†	アモル フアス	Si 98% 150mes h以下
TiO <sub>2</sub>	10~ 100	t	結晶	Ti 99.5% 350mesh以下
Zr0₂	10~ 100	t	t	Zr 98% 350mes h以下
Fe <sub>2</sub> 0 <sub>4</sub>	5~ 70	球 多面体	† †	Fe 99.9% 200mes h以下

## 図面の簡単な説明

第1図は本発明の実施例に使用した酸化物超微粒子製造装置の概要を示す概略構成図である。

1……密閉容器、2……ガスパーナ、3……燃 5 焼筒、4……点火装置、5……導入管、6……ホ ツバ、7……ボールバルブ、8……制御装置、 9,12,13,15……パルブ、10……第1 のガス管、11……第2のガス管、14……第3 のガス管、16……排気管、17……電気集塵 10 器、18……燃焼炎、19……酸化物超微粒子の 雲。

20

15



